ЧИСЛЕННОЕ МОДЕЛИРОВАНИЕ ПРОЦЕССА ГОРЕНИЯ МЕТАНА Романьков Е. В.,

научный руководитель А.А.Дектерев Сибирский федеральный университет

В различных технологических устройствах используются газовые пламена, металлургические печи, например топочные камеры, системы термического обезвреживания и других. Поэтому рассмотрение процесса горения газа в промышленных горелках, несомненно, важно. Для повышения тепловой эффективности устройств и снижения экологически опасных выбросов необходимо знать наиболее рациональный режим сжигания топлива. Постановка эксперимента очень трудоемкий и не всегда реализуемый процесс. Поэтому, использовать математическое моделирование процессов происходящих при горении газового топлива. Процесс горения газового топлива, как правило, реализуется путем организации струйных течений.

В качестве тестовой задачи была использована метановая горелка Sandia, разработанная университетом Сиднея.

Двумерная осесимметричная геометрия состоит из основной горелки диаметром 7.2 мм, в которой горит смесь 25% метана и 75% сухого воздуха, и направляющего входа диаметром 18.2 мм, сжигающего смесь пилот-газа. Состав пилот-газа: 73,2% азота, 5,1% кислорода, 14,6% углекислого газа и 7,1% паров воды.

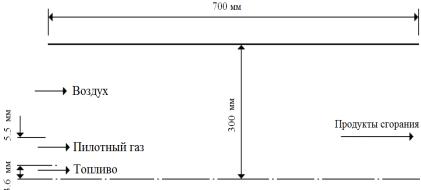


Рисунок 1 – Геометрия горелки

Расчет проводился на пакете программ STAR CCM+. Для расчета горения использовались две модели :

• гибридная модель (кинетика/обрыв турбулентного вихря), по которой в качестве результирующей скорости выбирается наименьшая из скоростей.

$$R_{i} = -MIN(\left|R_{i,KIN}\right|, \left|R_{i,EBU}\right|)$$

• flamelet модель . Скорость перемешивания характеризуется скоростью скалярной диссипации $\chi = 2D(\nabla \xi)^2$,которая связана со скоростью деформации а.

Горение метана сложный термохимический процесс. Существует множество механизмов описания горения метана в воздухе, начиная от самого простого в одну реакцию и заканчивая детальными, содержащими несколько десятков реакций.

Для гибридной модели использовалась схема, состоящая из четырех глобальных реакций

1)
$$CH_4+0.5O_2 \rightarrow CO+2H_2$$
,

- 2) $CH_4+H_2O\rightarrow CO+3H_2$,
- 3) $CO+0.5O_2\rightarrow CO_2$,
- 4) $H_2+0.5O_2 \rightarrow H_2O$.

Для flamelet модели использовался 16-ти элементный механизм горения.

Результаты моделирования сравнивались с экспериментальными данными, представленными лабораторией Sandia, а также с расчетом, проведенным другими авторами в программе Fluent.

Сравнение результатов вычислений проводилось по осевым распределениям характеристик: температуры и массовых концентраций компонент. На рисунках 2,3 представлены графики распределения характеристик вдоль оси.

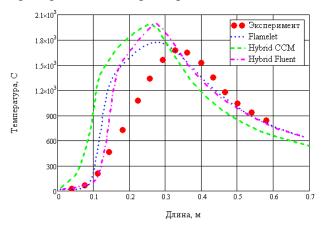


Рисунок 2 – Осевое распределение температуры

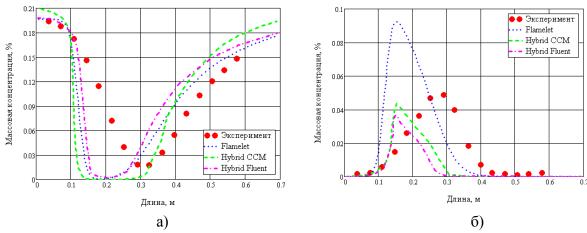


Рисунок 3 — Осевое распределение массовых концентраций a) кислорода б) оксида углерода

Полученные данные хорошо согласуются с данными других авторов и качественно повторяют эксперимент. Для более точного решения необходимо дополнительное исследование: включение других моделей горения, использование более полных кинетических механизмов горения. В целом можно сделать вывод, что для данного класса задач используемые модели достоверно описывают реагирование метана.